PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number:

63-216270

(43)Date of publication of application: 08.09.1988

(51)Int.CI.

HO1M 8/04

(21)Application number : 62-048094

(71)Applicant: MITSUBISHI HEAVY IND LTD

(22)Date of filing:

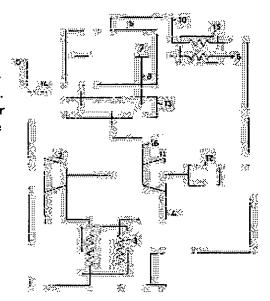
03.03.1987

(72)Inventor: SAKAMOTO KOICHI

(54) POWER GENERATING SYSTEM FOR SOLID ELECTROLYTE FUEL CELL

(57)Abstract:

PURPOSE: To improve the energy recovery percentage by burning the excess fuel in a combustion chamber provided separately from an SOFC module. CONSTITUTION: The fed air 1 compressed by a compressor 2 is heat-exchanged with the exhaust gas 4 from a gas turbine 11 by a heat exchanger 3 and heated. Part of it is fed to an SOFC module 5 as the reaction air 9 and utilized for the power generation reaction, and the remainder is fed to a combustion chamber 13 as the combustion air 14. The reaction fuel 6 is heatexchanged with the exhaust gas 10 from the module 5 by a heat exchanger 15 and heated, the effective fuel 7 performs the power generation reaction with the air 9 in the module 5, the gas 10 is generated and exhausted to the outside of the system, the excess fuel 8 is reacted with the air 14 in the combustion chamber 13 to generate the combustion gas 16. The gas 16 drives a turbine 11 and becomes the gas 4 and is exhausted to the outside of the system, the compressor 2 and a



generator 12 are driven, and the energy is recovered. Accordingly, the energy recovery percentage can be increased.

LEGAL STATUS

[Date of request for examination]

[Date of sending the examiner's decision of rejection]

[Kind of final disposal of application other than the examiner's decision of rejection or application converted registration]

[Date of final disposal for application]

[Patent number]

[Date of registration]

[Number of appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of requesting appeal against examiner's

⑬ 日本 国 特 許 庁(JP)

① 特許出願公開

⑫公開特許公報(A)

昭63-216270

@Int_Cl_4

識別記号

庁内黎理番号

❸公開 昭和63年(1988)9月8日

H 01 M B/04 Z - 7623 - 5H

審査請求 未請求 発明の数 1 (全3頁)

固体電解質燃料電池発電システム の発明の名称

> 願 昭62-48094 创特

願 昭62(1987)3月3日 23出

康一 坂 本 ②発明 者

長崎県長崎市飽の浦町1番1号 三菱重工業株式会社長崎

造船所内

三菱重工築株式会社 ①出 頭

東京都千代田区丸の内2丁目5番1号

弁理士 鈴江 外2名 武彦 30代 理

1. 発明の名称

固体電解質燃料電池発電システム 2. 特許請求の範囲

固体電解質燃料電池による発電システムに於い て、上記電池に投入された反応用空気と反応用燃 料に於ける発電反応に利用されなかった余剛燃料 を上記電池モジュールとは別量の燃焼室に投入し、 反応用空気より分岐した燃焼用空気にて燃焼させ、 この燃焼ガスにてガスターピンを駆動することを 特徴とする固体電解質燃料電池発電システム。

3.発明の詳細な説明

〔産業上の利用分野〕

本発明は、火力プラント製品の燃料電池発電に 適用される固体電解質燃料電池発電システムに関 する。

【従来の技術】

第2図に、従来のこの種固体電解質燃料電池 (以下 80PCと称す)による発電システムの基本的 た構成例を示す。

反応用空気1はコンプレッサ2にて昇圧され、 熱交換器3にて排ガス4との間で熱交換を行い、 昇温されて、SOFCモシュール5へ導かれる。反応 用燃料のは発電反応に有効に利用される有効燃料 7と余剰燃料 8 とに別れるが、これらは共に、 SOFCモジュール5内部にて反応用空気9と反応し て、掛ガス10を生成する。掛ガス10はガスタ - ピン』」を駆動した後、排ガス(となって系外 へ掛出されるが、この時、ガスターピン11によ ってコンプレッサ2が駆動され、又、発電級12 が駆動されて電力が取り出されエネルギ回収が行 われる。

尚、前述の通りことに記載する従来技術は今回 の発明との相違を明瞭に表す為の一つの例を示す ものであることから、ここではこの発明及び従来 技術の双方に共通して利用できる、 PGA 、蒸気タ - ピン等の熱回収システムについては特に首及し ないものとする。

[発明が解決しようとする問題点]

掛ガス10は低圧であることから、ガスターピ

特開昭63-216270(2)

ン11におけるエネルギ回収率が小さく、一方、 回収率を大きくするには排ガス10を高圧にする 必要がありコンプレッサ2の大型化及びガスター ピン11の異の多段化等、設備の大型化が必要と なる。そこでエネルギ回収率も大きく設備もコン パクトとなるシステムが求められている。

又、排ガス10を高圧にした場合にはSOFCモジュール6内部と大気間で排ガス及び可燃性又は爆発性である反応用燃料6のガスシール性の改善についても相当の困難が予想されている。

[問題点を解決するための手段及び作用]

余剰燃料 8 を SOFC モジュール 5 と別個に設けた 燃糖室 1 3 にて燃焼させてガスターピン 1 1 での エネルギ回収を図る。

(実施例)

以下、第1図を参照して本発明の一実施例を説明する。

投入空気」はコンプレッサ 3 にて昇圧され、熱 交換器 3 にてガスタービン 1 1 からの排ガス 4 と 熱交換して昇温される。このうち一部は反応用空

10と投入空気1と熱交換する。

② 排ガス 4 と排ガス 1 0 を一旦混合した後、 これを分岐し、それぞれ、投入空気 1 及び反応燃料 6 と別個に熱交換する。

③ 排ガス(と排ガス)のを一旦混合した後、まず投入空気)(又は反応燃料 6)、次に反応燃料 6 (又は投入空気 1)と順に熱交換を行う。 (即ち熱交換器 3 及び 1 5 を排ガス 4 と 1 0 の混合ガスに対して直列に並べ、混合ガスが 2 段階に

又、前記の通り従来技術と共通項となる PSA、 蒸気タービン等のエネルヤ回収システムについて は特に自及しない。本発明はこれらの設置・不設 世等に拘らずこれらのエネルヤ回収要素とは独立 した発明を考えることができる。

[発明の効果]

熱回収される。)

上述したよりに本発明によれば、発電反応を SOFCモジュール 5 内部で、又、余類燃料 8 の燃焼 を燃焼室 1 3 内部で、各々別個に行うことにより、 SOFCモジュール 5 内圧、即ち掛ガス 1 0 の圧力を 気のとしてSOFCモジュール 5へ投入され、発電反応に利用され、残りは燃烧用空気14として燃烧室13へ投入される。一方、反応用燃料 6 はSOFCモジュール 5 からの排ガス10と無交換器15にて熱交換とて昇温され、有効燃料 7 は SOFCモジュール 5 内にて反応用空気のたび、発電で、発電では、発電では、発電では、発電では、発電では、発電では、排ガス10を生成する。燃焼ガス15を取りして燃焼ガス16を生成する。燃焼ガス16を取りて水が回収される。

尚、本発明が従来技術と異なるところは、新たに 燃糖室 1 3 を設けることによって、燃焼ガス 1 6 に よってガスターピン 1 1 が駆動されるところにあ る。従って本発明の実施例で「排ガス 4 が投入空 気 1 と、 又、排ガス 1 0 が反応燃料 6 と熱交換を 行 9 」としている部分には次の様なパリエーショ ンもあり 9 る。

① 排ガス4と反応燃料 6 が熱交換し、排ガス

任意に選定可能でコンプレッサの小型化、消費動力の低波が可能となる。又、ガスターピン11は最適高効率の設計が可能となる。従って、発電機12にて大出力が得られ、エネルギ回収率が高くなる。又、SOFCモジュール5と大気間のシール性が容易となる。

4.図面の簡単な説明

第1図は本発明の一実施例としてのSOFC発電システムを示す系統概念図、第2図は従来技術の一実施例としてのSOFC発電システムを示す系統概念図である。

1 …反応用空気、2 …コンプレッサ、3 , 1 5 …熱交換機、4 , 1 0 …排ガス、5 … SOFCモジュール、6 …反応用燃料、7 …有効燃料、8 …余剩燃料、9 …反応用空気、1 1 … ガスタービン、12 …発電機、1 3 …燃焼室、1 4 …燃焼用空気、16 …燃焼ガス。

出願人代理人 弁理士 鈴 江 武 彦

特開昭 63-216270 (**3)**

